EUKUPEAN PATENT UPFICE

Patent Abstracts of Japan

PUBLICATION NUMBER

59092028

PUBLICATION DATE

28-05-84

APPLICATION DATE

18-11-82

APPLICATION NUMBER

57202434

APPLICANT: NIPPON PAINT CO LTD;

INVENTOR:

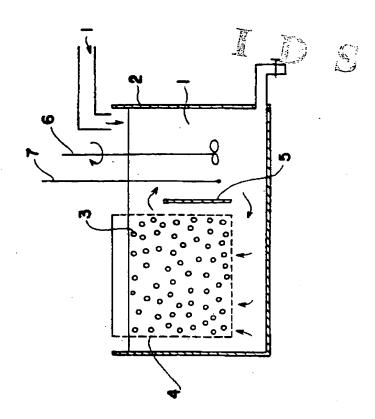
TOKUYAMA AKIO;

INT.CL.

B01J 47/10 // C02F 1/42

TITLE

ION EXCHANGE TREATMENT



ABSTRACT: PURPOSE: To enhance the contact efficiency of a liquid to be treated and a resin particle, by a method wherein ion exchange resin is held in a container for holding ion exchange resin while passing a liquid to be treated and said container is immersed in the liquid to be treated to repeatedly recirculate said liquid to be treated through said container.

> CONSTITUTION: A liquid to be treated is put in a treating tank 2 and a container 4 having a predetermined amount of ion exchange resin 3 held therein is immersed in said liquid 1 to be treated. A proper recirculation stream means, for example, a barrier plate 5 and a stirrer 6 are provided in a treating tank 2 to form a rising stream in the holding container and ion exchange resin particles are floated. The holding container is one comprising a reticulated or a porous material having a volume 1.5~1,000 times by volume of the ion exchange resin required in deionizing the ion in the liquid 1 to be treated and a basket comprising a material passing the liquid to be treated but capable of holding the ion exchange resin particle.

COPYRIGHT: (C)1984,JPO&Japio

⑫公開特許公報(A)

昭59-92028

⑤Int. Cl.³B 01 J 47/10// C 02 F 1/42

識別記号

庁内整理番号 7918-4G 7430-4D ❸公開 昭和59年(1984)5月28日

発明の数 1 審査請求 未請求

(全 6 頁)

匈イオン交換処理法

②特 願 昭57-202434

郊出 願 昭57(1982)11月18日

⑩発 明 者 板井柾弘

寝屋川市池田中町19番17号日本

ペイント株式会社内

⑩発 明 者 古野伸夫

寝屋川市池田中町19番17号日本

ペイント株式会社内

⑫発 明 者 徳山昭男

寝屋川市池田中町19番17号日本

ペイント株式会社内

⑪出 願 人 日本ペイント株式会社

大阪市大淀区大淀北2丁目1番

2 号

個代 理 人 弁理士 青山葆

外1名

明 細 曹

1. 発明の名称

イオン交換処理法

2.特許請求の範囲

1.イオン交換樹脂は保持するが、被処理液は通過するイオン交換樹脂保持容器中にイオン交換樹脂を保持し、これを被処理液中に浸漉し、イオン交換樹脂が保持容器中で浮遊するに十分を流れを被処理液中に形成させ、かつ被処理液を繰り返し循環させてイオン交換反応を起させることを特徴とするイオン交換処理法。

2.保持容器と他の部分の被処理液の液面を実質 上同一水平而で行なう第1項記載の方法。

3.イオン交換反応の反応平衡に選した事を、電 専度の変化がなくなつた事で検知する第1項記載 の方法。

4.被処理液を加温して行なう第1項配敝の方法。

5.イオン交換反応の反応平衡に避したら、被処 理液を抜きとり、別の処理液で更に同様のイオン 交換反応を繰り返すか、イオン交換樹脂を取り出 して別途処理液を満たした同様の処理槽でイオン 交換反応の繰り返しを多段にわたつて実施する第 1 項記載の方法。

6.イオン交換反応が再生と洗浄工程を含む第 1 項記載の方法。

3.発明の詳細な説明

本発明はイオン交換樹脂を用いたイオン交換処理法、更に詳しくは、反応終点を適確に決定するイオン交換機脂あたりのことによって、人効率と精度の高い処理のできるイオン交換処理法に関する。

イオン交換樹脂を用いたイオン交換法としては 攪拌式、旋動層式、移動床式、固定床式等が知ら れている。

攪拌式は樹脂が処理液中に分散された状態で使用されるため、樹脂粒子と処理液との接触効率は高いが、攪拌による粒子の損傷が大きいため、現在工業的には殆んど実用化されていない。次の流動層式もイオン交換樹脂が処理液中で浮遊された状態で使用され、上記同様効率は高いが、この流動層の厚みは小さくて、目的とするイオン交換反

応が完了しないまま処理被が施出してしまい、多段の施助層を必要として特定部門においてしたいない。これらは処理液中のイオンとの処理を目的とする場合には好都したい場合が、処理液中のイオンを完全に処理したい場合が、処理液中のイオンを完全に処理したい理にいる。できる限りの確認上、が適路上の処理にいる。いたのカラムは打理応じ、を連続的に無限大のの分々を設定することが洗浄を同一のカラム中で実とで換、再生および洗浄を同一のカラム中でよる最も典型的な処理法として採用されてきた。

しかしながら近年、再生液および洗浄液の使い 捨てによる公事の問題、その排水処理を含めた全体のコスト高、精製の純度の限界において、近年 価々の膜技術が発達するに従い、イオン交換法自 体の精製技術としての競争力が低下しつつある。

本発明者はカラム法によるイオン交換反応につ いて鋭意研究の結果、カラム法の本質的欠点が、

型方法を見出した。即ち、本発明はイオン交換協 脂は保持するが、被処理液は通過するイオン交換 樹脂保持容器中にイオン交換樹脂を保持し、これ を被処理液中に浸漉し、イオン交換樹脂が保持容 器中で浮遊するに十分を流れを被処理液中に形成 させ、かつ被処理液を繰り返し循環させてイオン 交換反応を起させることを特徴とするイオン交換 処理法を提供する。

以下、本発明を第1図および第2図を用いて説明する。第1図および第2図は本願発明を説明するための概要図である。被処理液(1)を処理槽(2)に入れ、所定量のイオン交換樹脂(3)を入れた保持容器(4)をこれに受潰する。処理槽(2)に適当を循環流形成手段、例えば衝立(5)と攪拌機(6)を設けて、保持容器内に上昇流を形成させて、イオン交換樹脂粒子を浮遊させる。

保持容器(4)は被処理液(1)中のイオンを脱イオンするに必要なイオン交換樹脂容積の1.5~1000倍、好ましくは5~50倍の容積を有する網状もしくは多孔性の累材からなる容器であ

イオン交換樹脂粒子を固定するカッム 概念そのものにあることを発見した。カッム内でのイオン交換樹脂粒子と被処理 確との接触効率は非常に悪く、これは主として積層した樹脂粒子内に処理 確の短絡回路を形成するためと思われ、これはまた必要 盤以上の樹脂を使用したければならない原因となる。

更にカラム法以外の方法、前述の祝拌方法、流動層式では、このイオン交換樹脂粒子と被処理被との接触効率は良いものの、前述のごとく目的が完了しないまま処理液が記してしまい、これまた必要以上の樹脂を使用したければならなくなつている。いずれにおいても目的とするイオン交換反応を大量の樹脂、大量の洗浄水をもつてタレ流しを前提として構築されたイオン交換処型方法であり、省要源、省エネルギー、脱公客、高品質のニーズには完全に立ち遅れ、イオン交換版法に見劣りがするのは明白である。

本発明者は上記の欠点のないイオン交換樹脂処

り、被処理液は通過するがイオン交換樹脂粒子は 保持することのできる累材で作られたパスケット 等である。保持容器は引き揚げまたは移動等の手 段により、使用ずみのイオン交換樹脂を処理僧か 6除去する。本発明方法はカラム法と異なり、被 処理水と樹脂粒子の接触面機が広く、かつ樹脂表 面の液の交換がカラム法に比べて、著しく円滑で あり、しかも被処理液が何回も循環させ、イオン 交換反応の平衡に達するまで接触が繰り返される。 この為、用いたイオン交換樹脂粒子のすべての表 面が短時間のうちに有効利用できる大きな特徴を 有する。イオン交換樹脂は粒径 0.1~2 ㎜、特に 0.3~0.7mのものが好ましく、0.1mより小さ いと必然的に保持容器の目の細かいものを使用せ ざるを得す、循環硫の形成が妨げられるため好き しくたい。 2㎜より大きいと、樹脂体務あたりの 表面積が小さくなる事、浮遊しにくくなる事で効 率が低下する。現在の市版品ではかかる結果であ つたが、本発明方法を規定する本質的条件ではた い。樹脂粒子はできるだけ均一に分散し、局部的

な集横を生じないよう保持容器全体から均一を液 **虚の放散を生ずる構造の処理槽および保持容器を** 設定するのがよい。保持容器の底から上方に流れ る循環流を形成させて、イオン交換樹脂粒子の沈 機を防ぐ方式が好ましい。循環旋は第1図および 第2図に示すととく、回転羽根型攪拌機を用い処 理棚内に適当に設定した衝立または邪魔板等を介 して形成させてもよく、またポンプ等を用いて形 成させてもよい。前述のごとく樹脂粒子の局部的 左集棋を生ぜず、かつできるだけ 小さいエネルギ - で均一な循環流を形成するためには、被処理液 が同一水平而下で循環するのがよい。即ち、第1 図および第2図に示すごとく、保持容器内の液而 が他の部分の液而と実質上同一水平面を形成する ようにするのがよく、更にイオン交換樹脂粒子に、 上向きの流れを効果的に与えることのできる第2 図の方が好ましく、これらが本発明の典型的な態 様である。イオン交換樹脂粒子が浮遊するに必要 な循環流の流速は、イオン交換樹脂の粒径と密度. 処理液の密度と粘度と温度、及びイオン交換樹脂

反応の平衡に避した事を正確に検出できる。とれ はパッチ式の上述欠点を補うに足りる重要な本質 的長所である。

カラム法でも貫流点と呼ばれる交換吸着される べきイオンが流出液中に一定濃度以上漏れ初める 点を電導度のチェック、自記録で決定する事が実 施されている。とのカラム法の終点と本発明の終 点とはその意味が本質的に異なる。即ち、カラム 法において負流点を越えて流した処理液が精製の 純度を損り原因となる為、純度の高いものを要求 **せれげせるほどとの貫流の決定を厳密に事施した** ければたらたいし、との検出においては漏れを検 出する方式である限り、完全な精製はありえたい。 この為、かなり余裕をもつて事前に通液を停止せ ねばならない。即ち、実質的には終点は試行錯誤 の結果でしか決められないわけで失敗、事故を完 全に防ぐことはできたいし、事故の修正はやり直 ししかない点でも極めて能率が悪い。一方本発明 では、処理液の循環は交換反応の平衡を越えて與 施しても何ら支障はなく、能率向上の関点で終点

保持容器の大きさと形状によつて変化するが、通常 0.1~500 m/秒の間にあり、10~100 m/秒が多い。流速が小さいと粒子を浮遊させがたく、カラム法と同等の態様に至る。流速が速いと攪拌流動のための消費動力費が大きくたるので適値を決定すれば良く、本発明方法を規定する本質的条件ではない。

本発明方法は基本的にはバッチ式であるから系が平衡状態に達したら被処理液を抜きとり、別の処理液で更に同様のイオン交換処理を繰り返しかか、使用済みのイオン交換協脂を取り換え、同一処理代で二段以上のイオン交換処理を繰り返し実施しなくてはならない本質的な欠点を持つ。しかしたがら従来の攪拌式ないしは流動層式においては一段の処理が、イオン交換反応の反応平衡に達しないままに処理液が流出してしまり重大な欠点が、本発明により解消された。

本発明方法を実施するに当り、循環流路の途中 に電導計を設置して被処理液の比電導度の変化を 検出し、その変化がなくなつた点で、イオン交換

を決定するものである。

使用済の樹脂の再生処理は、本発明イオン交換 処理と同様の方法で実施すればよい。即ち、使用 ずみのイオン交換樹脂を酸またはアルカリの濃厚 液でH+ または OH-に交換させるイオン交換反応 であり、前述手法と全く変らない。しかし、本発

特開昭59- 92028(4)

明方法はこの再生処理にて次の様を特長を示す。 当初数段にわたつて再生液を必要とするけれども、 脳次、次回からの再生に際し2段目以後の再生液 を使用する為、実質的には最初の一段の再生液の みの消耗にすぎない。必要に応じて第1段の再生 液もその内容を点検しておけば再使用可能であり、 結局イオン交換樹脂の交換容量に等しい薬剤のみ の消費に近づけられ、薬剤の浪費を極めて少くす ることができた。この分排水処理コストも低波し、 コスト酸に大きく寄与した。

更に再生後の洗浄工程において、本発明方法は 更に大きな効果を発揮する。即ち再生液、紫剤が 樹脂粒子に付着していた為、これが被処理液の汚 染源になつたりする事故が多い。致命的な損害を 起す事があり特に注意を必要とする。カラム法で の洗浄は優めて効率が悪く、大量の洗浄水ととも にこれをゆつくりと通過せればならない関係から 長時間の作業を必要とする。しかし本発明方法に よると、当初、数段にわたつて洗浄水の建浴を必 要とするけれども、次回からの洗浄は順次くり返

1 RA-400)をNaOHを用いて再生する反応を例示する。本発明方法を実施する第1図の装置ででは、水平而をカラム内と同一になる様に上部はに十分な遺疏に2 L、計7 Lの容量をでは、水平がある。イオン交換反応樹脂量をでは、かなる。イオン交換反応樹脂量をでは、計7 Lの容量を同じ、ことに純水を満たし循環では、上記樹脂では、上記樹脂ででCL型の未再生)1 L C ので を保持網内に入れた。樹脂粒子は保持者と、で発症し、互いに接したり、固菌をしたりでなる。処理では、自由に動きまわつた。処理であることをかって、以上のととが円滑に進むよう装置、条件を調整し、用いた水を抜きとつた。

〔再生反応〕

1 N - Na OH の 7 とを充填し、上記循環を行なった。上記樹脂粒子 1 とは 1.4 当量の交換容量を持つので、必要量の 5 倍のアルカリを供給した事になる。第 1 図に示す比電導度計(7)により液比電導度を記録測定した結果を第 4 図の Aに示す。

 $R - CL + Na^+OH^- \rightleftharpoons R - OH + Na^+CL^-$

し使用できる為、爽質的には途中の蒸発等の損失を補給だけで良い。再生に用いた契利が潜機すれば、再生処理と実質的に同じになり、前段の作用と実質的に同じになり、前段のの大きなものである。とうしたといいであり、これも本発明がある。大規模を再生装置に、当時である。大規模を再生装置に、まるの投資を必要とする。大規模を再生装置に、使用資のイオン交換樹脂を1ヶ所に集めて一括しては、集のでは、大きな付加価値を発明効果で十分補われ、大きな付加価値を発明効果で十分補われ、大きな付加価値を発明効果で十分補われ、大きな付加価値を影響を表現になった対点をでは、非水処理股陥がない、海にイオン交換反応が実施できる類になった利点も大きい。

本発明方法は、医薬、食品、工業を始めとし、 従来イオン交換反応が実施されているすべての分 野に適用されりるが、本発明効果を最も明白に示 す例として次の実施例で詳述する。

〔寒施例1〕

最強塩基アニオン交換樹脂(アンバーライト

再生液を更新し同様操作をした結果を第4図B、第3回目の結果を第4図Cに示す。3回目は電導度の変化をほとんど検出しなかつた。このことによりこれ以上繰り返しても1N-NaOHを用いる再生は限界にある事を的確に把握できた。

上記再生改21 とを必要とし、これは従来のカラム法に比較し大きい。しかし、この再生改は別途区別して保存し、NaOHを補給して再使用に供

特開昭59-92028(5)

した。 汚染が著しくなる初段の再生液を適時 廃却 するが、 アルカリの無駄に廃却されなくなつた事 は明白であり、省資源、公害防止の効果は絶大で ある。

〔 洗净工程 〕

次に1μ8/mの純水7とを満たし、上記循環を行ない、内液の比電導度の変化を記録測定し様類を対5図のAに示す。洗浄液を更新し同目では電券を引き図のをはません。洗浄液を更新している。それぞれに用いた再生液は別途それぞれ区別して保存では、間に供した。とき液のアルカリ度を初ら、発展によった。但してれを前記アルカリ再生液の難から、発育では当初を動き必要としたが、合理的必要はであり無駄にない。したも、た今理的がは7と程度の補給で、完全な洗浄ができるととになる。

〔 実施例 2 〕

良、失敗の入り込む事が全くなくなり、極めて安 定して高純度の脱イオン水が入手できた。純水の 製造で連続式に製造できる事は必ずしも利点では なく、使用する単位毎のパッチ式の方が品質管理 上好ましい。

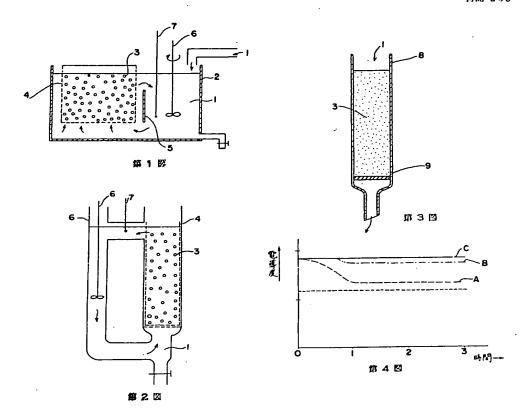
4.図而の簡単な説明

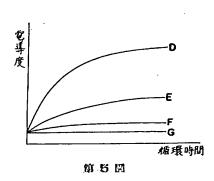
第1図および第2図は本発明方法を契施するための装置の概要図、第3図はカラムの概要図、第4図は本発明方法でイオン交換樹脂を再生したときの導電度の変化、第5図は実施例1の洗浄工程における比電導度の変化を示す図である。

図中、(1) は被処理液、(2) は処理槽、(3) はイオン交換樹脂、(4) は保持容器、(5) は衝立、(6) は虎拌機、(7) は電導度計、(8) はカラム および(9) はフィルターを示す。第4 図中、(A)、(B) および(C) は本発明方法を用いて C2・型イオン交換樹脂を再生したときの一段再生、二段再生および三段再生時の経時的電導度変化をそれぞれ示す。

実施例1と同様にして、強酸性カチオン交換份脂(アンバーライト1R-120B)14を塩酸を用いて再生した。

上記2 磁類の再生済のイオン交換樹脂を500ml すつを混合し、第1図に示す装置の保持槽に入れた。ことに比電導度250μ8/cmの水道水を満たし、循環させると、かかよそ20分後には0.2μ8/cmの値になつた。この様な比抵抗の高い水は従来のイオン交換法ではこんな短時間で得られない水準であり、本発明の大きな特徴である。品質の保証された脱イオン水がバッチ式で得られる点で、工業上の品質管理上極めて好都合であり、不





This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record.

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:
BLACK BORDERS
☐ IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
☐ FADED TEXT OR DRAWING
☐ BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING
☐ SKEWED/SLANTED IMAGES
☐ COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS
☐ GRAY SCALE DOCUMENTS
☐ LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT
☐ REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY
Потигр.

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.